<ENGLISH TRANSLATION>

JAPAN PATENT OFFICE

PUBLIC PATENT OFFICIAL BULLETIN

1984-189200

No. of invention

1

Request for examination

yet to be applied

Surface Cleaning Process

Inventor: Hiroo Nakagawa

5-13 Takada, Ibaragi

Priority No.: 1983-62265

Inventor: Akikazu Baba

1-8-511 Fujinosato,

Application: 4/11/1983

Ibaragi

Inventor: Keiichi Takiyama

Applicant: Nippon Shokubai Kagaku

1-2 #C19-101 Aoyamadai

5-1 koureibashi,

Suita

higashi-ku, Osaka

Agent: Yoshio Yamaguchi

<u>PARTICULARS</u>

1. Name of Invention

Surface cleaning process

- 2. The Scope of Patent Application
- 1. The process, whose main component is one of the aqueous dispersion composites (a), (b) and (c) described below, consists of: (1) applying a film-foaming aqueous dispersion composite on the surface of a material; and (2) after drying, peeling off the formed continuous film together with staining material adhered to the surface.

Aqueous Dispersion Composites

(a) An aqueous dispersion composite obtained by a consecutive emulsion polymerization of at least 2 monomer components which consist of 1 or more than 2 kinds of radically polymerisable unsaturated monomers, whereby the difference between the maximum

and minimum glass transitional temperatures is more than 30 degrees C when each monomer is polymerized.

- (b) The mixture of at least 2 aqueous dispersion composites obtained by an emulsion polymerization of 1 or more than 2 kinds of radically polymerisable unsaturated monomers, whereby the difference between the maximum and minimum glass transitional temperatures of each polymer is more than 30 degrees C.
- (c) The mixture of the aqueous dispersion composite described in (a) and the mixed aqueous dispersion composite described in (b).
- 3. Detailed Description of Invention

This invention concerns a cleaning process of a stained surface of a material.

Stained materials, such as a dusty window pane, has been hitherto cleaned first by applying water, a cleanser, or solvent, and then dried with a rug or a piece of paper; however, it has been difficult to clean the surface completely without repeating the same movements many times.

Applicant has developed a cleaning process (Patent publication 1982-58999), which involves a simple removal of a film which mainly consists of a particular ----- polymer obtained by mixing 1 or 2 kinds of $A \cdot A$ -ethylate unsaturated monomers formulated on the surface of a material, whereby a stained surface is instantly and easily cleaned without repetitious movements. However, the subsequent research has discovered certain inconveniences in putting the process into actual use through the said process under some circumstances. For example, when the film is removed after

a relatively long lapse of time, a removal resistance may become somewhat strong, or upon removal the film may become too soft or too fragile according to its temperature.

Inventors, after diligent efforts and experiments to eliminate the inconveniences concerning the said process, have completed the present invention.

Therefore, as applied to a cleaning process of a stained surface of a material, *i.e.*, a creation of a uniform continuous film by applying and drying the composites, and removal of the staining material adhered to the surface by removing the said continuous film, the purpose of the present invention is to provide a process with an aqueous dispersion composite, which: (1) possesses an excellent adhesiveness to a staining material and yet its removal from the surface is relatively easy; and (2) does not alter its removal resistance between the film-forming and the time of removal; and moreover, (3) retains sufficient strength and flexibility within a wide range of temperatures.

In other words, the present invention concerns the cleaning process of a stained surface of a material, consisting mainly of one of the aqueous dispersion composites described below as (a), (b), and (c), in which the composite is applied on a stained surface and dried, and then the staining material adhered to the surface is removed by removing the formed continuous film together with the composite.

DESCRIPTION

(a) An aqueous dispersion composite obtained by a consecutive

emulsion polymerization of at least 2 monomer components which consist of 1 or more than 2 kinds of radically polymerisable unsaturated monomers, whereby the difference between the maximum and minimum glass transitional temperatures is more than 30 degrees C when each monomer is polymerized.

- (b) The mixture of at least 2 aqueous dispersion composites obtained by an emulsion polymerization of 1 or more than 2 kinds of radically polymerisable unsaturated monomers, whereby the difference between the maximum and minimum glass transitional temperatures of each polymer is more than 30 degrees C.
- (c) The mixture of the aqueous dispersion composite described in
- (a) and the mixed aqueous dispersion composite described in (b).

The present invention uses the aqueous dispersion composite (a), (b) or (c) as described above as a main component.

The monomer component described in (a) is a mixture of 1 or more than 2 kinds of radically polymerisable unsaturated monomers. The aqueous dispersion composite (a) is most desirable when each monomer component: one which can produce a polymer with the maximum glass transitional temperature; and the other with the minimum glass transitional temperature, is independently more than 10 weight % of the total monomer components.

Furthermore, the glass transitional temperature is described in a formula as follows:

Tg = glass transitional temp.(K) of a mutual polymer

W1 = percentage of each unsaturated
 monomer which comprises a mutual
 polymer

Tr1 = glass transitional temp.(K) of
 each unsaturated monomer's
 individual polymer which
 comprises a mutual polymer
n = the number of unsaturated
 monomers used

For the purpose of the present invention, the unsaturated monomers which are suitable for the aqueous dispersion composite (a), (b), or (c) include: aliphatic unsaturated hydrocarbons such ethylene, butadiene; halogenated aliphatic unsaturated hydrocarbons such vinyl chloride; as aromatic unsaturated hydrocarbons styrene, divinyl benzene; such as unsaturated carboxylic acids or their esters such as acrylic acid, methacrylic acid, maleic acid, or their esters; vinyl acetate or other vinyl esters; and allyl alcohol and its organic acid esters; unsaturated nitriles such as acrylonitrile, etc. Although any one or more than two members can be used, $A \cdot A$ ethylene unsaturated monomer is It is more desirable to use the $A \cdot A$ ethylene desirable. unsaturated monomer whose only reactive group is the unsaturated group, and it is especially desirable to use more than 50 weight % of one or more than two unsaturated monomers the esters of acrylic methacrylic acid, acrylonitrile, acid, methacrylonitrile, as compared to the total used unsaturated monomers.

Commonly known emulsifiers can be used for emulsification of the aqueous dispersion composite (a), (b) or (c). They are: (1) anionic emulsifiers such as aliphatic acid salt, high-grade alcohol sulfuric acid ester salt, alkyl benzene sulphonate, alkyl

naphthalene sulphonate, formalin-condensed naphthalene sulfonic acid, dialkyl sulfo succinic acid ester salt, polyoxyethylene alkyl sulfo succinic acid monoester salt, polyoxyethylene alkyl sulfuric acid ester salt, polyoxyethylene alkyl allyl sulfuric acid ester salt, polyoxyethylene alkyl phosphoric acid ester salt; and (2) non-ionic emulsifiers such as polyoxyethylene alkyl polyoxyethylene alkyl allyl ether, polyoxyethylene aliphatic acid ester, sorbitan aliphatic acid ester, polyoxyethylene sorbitan aliphatic acid ester, oxyethylene-oxypropylene block polymer, and aliphatic acid monoglyceride. Any one or more than two kinds of the aforesaid emulsifiers may be used effectively, and their proper usage is between 0.1 and 10 weight % to the total unsaturated monomers. Additionally, a protective colloid may be used by itself or with an emulsifiers if necessary; moreover, it may be possible to obtain aqueous dispersion composites without these protective colloids using emulsions oraccording to circumstances.

As catalysts for emulsion polymerization of an unsaturated monomer there are inorganic peroxides such as persulfuric acid ammonium, or hydrogen peroxide, and other radical initiators, and their proper usage is between 0.01 and 3, and more desirably between 0.1 and 1 weight parts to the 100 unsaturated monomer. If it becomes necessary to increase the polymerization speed or to decrease a reactive temperature while using the peroxides, a redox can be made by combining peroxide and metallic compound which produces heavy metal ion in the water of a reducing agent such as

soluble sulphite or ascorbic acid, or sulfuric acid ------.

The temperature for emulsion polymerization varies according to the kind or composition of an unsaturated monomer, or the kind of a catalyst; however, it is usually within the range between 0 and 100 degree C.

The proper amount of water for emulsion polymerization is usually between 300 and 50 weight parts to the 100 unsaturated monomer.

The aqueous dispersion composite (a), (b) or (c) can be used for this invention as it is, or after adjusting the pH by using a control agent consisting of a base or acid, or combined with other components.

Other than the (a), (b) or (c) composite, there are other substance which can be effectively used as components of aqueous dispersion composites such as an alkaline agent; non-ionic, or ionic (anionic and cationic) surface-active agent; noninflammable solvent such as dichloromethane, trichlororethane, or trichloroethylene; water-soluble solvent such as alcohol, glycol, or glycolic ether, or other organic solvents; adhesion- enhancing agent; drip stopper; flow adjuster; ______; anticorrosive; bubble fighting agent; remover; ______; or dyes.

The obtained aqueous dispersion composites can be applied on the surface of a stained material with a brush, spray, roller or by dipping. It forms a uniform continuous film after dried under the normal temperature or by heating. While the formed continuous film shows the adhesiveness toward the staining material, it is easily

removable from the surface. Moreover, the removal resistance does not change according to the length of time lapse between the film-forming and removal, and its removal together with the staining material is very easy since it retains both sufficient strength and adequate flexibility within the wide range of temperature.

We cannot provide a definitive answer to this invention's effective result; however, the one explanation may be that because the aqueous dispersion composite (a), (b) or (c) is of a particular kind, fluidity of the polymer which forms the obtained film is adequately controlled, and that removal resistance does not vary according to the time lapse after the film-forming, and further that the film retains its flexibility and tensile strength within the wide range of temperature because of the existence of a polymer which retains enough movement under the relatively low temperature and high cohesive force at a high temperature.

Next, this invention will be explained in detail by using an application example; however, its application is not limited to this particular example. In addition, a "part" means the part of polymer, and "%" means the polymer %.

Example 1

First, there are 7 kinds of unsaturated monomer compounds as shown below. Inside the (), a calculated figure of glass transitional temperature of a polymer obtained by polymerizing these compounds is shown.

- (A) Acrylic acid ethyl 10 parts (-22 degree C)
- (B) Acrylic acid ethyl 14.5 parts + acrylonitrile 0.5 parts =

- 15.0 parts (-19 degree C)
- (C) Acrylic acid ethyl 13.9 parts + acrylonitrile 1.1 parts =
 15.0 parts (-15.6 degree C)
- (D) Acrylic acid ethyl 13.2 parts + acrylonitrile 1.8 parts = 15.0 parts (-11.6 degree C)
- (E) Acrylic acid ethyl 12.4 parts + acrylonitrile 2.6 parts =
 15.0 parts (-6.7 degree C)
- (F) Acrylic acid ethyl 11.3 parts + acrylonitrile 3.7 parts =
 15.0 parts (-0.2 degree C)
- (G) Acrylic acid ethyl 9.9 parts + acrylonitrile 5.1 parts = 15.0 parts (9.7 degree C)

We conducted a nitrogen replacement using 104.5 parts of deionized water and 3.6 parts of polyoxyethylenenonylphenyl sulfuric acid ester ammonium salt in a glass flask equipped with a stirrer, thermometer, _____, nitrogen gas blowpipe and backflow cooler. After heating it up to 50 degree C, we added the unsaturated monomer (A) and stirred for 10 minutes at the temperature of 50 degree C. Thereafter, we the polymerization process by adding 3.0 parts of 20 % persulfuric acid ammonium solution and 0.6 parts of 5 % sulphite hydrogen sodium solution.

10 minutes after the initial polymerization, we continued the polymerization process by adding consecutively the above unsaturated monomer compounds (B), (C), (D), (E), (F), and (G) for 25 minutes each while keeping the temperature at 60 degree C, and at the same time added 5.4 parts of the 5 % sulphite hydrogen

sodium solution for 150 minutes. We continued mixing and stirring at the temperature of 60 degree C for 60 minutes, and upon completion of the polymerization we obtained an aqueous dispersion composite.

Next, the mixture (pH 9) made of 100 parts of the obtained aqueous dispersion composite and 0.9 parts of 28 % ammonium water solution was applied on the dusted window pane with a roller, and then it was dried and removed under the following conditions described in the chart 1. In all cases, it was easily removed and the staining material such as dust on the glass was completely transferred to the film, and as a result the window pane was clean and clear.

Comparative example 1

Using the same kind of flask used in the Example 1, we conducted a nitrogen replacement by adding the 104.5 parts of deionized water and 36 parts of polyoxyethylenenonylphenyl sulfuric acid ester ammonium salt. We heated the mixture up to the temperature of 50 degree C, and then added 10 parts out of the 100 parts of the unsaturated monomer compound consisting of combination of an equal amount of all the unsaturated monomers used in the Example 1. Then after mixing and stirring it at the temperature of 50 degree C for 10 minutes, we proceeded with the polymerization by adding 3.0 parts of the 20 % persulfuric acid ammonium solution and 0.6 parts of the 5 % sulphite hydrogen sodium solution.

We raised the temperature to 60 degree C 10 minutes after the polymerization had begun and added continuously the other 90 parts

of the unsaturated monomer compound and 5.4 parts of the 5 % sulphite hydrogen sodium solution for 150 minutes. Upon completion of the polymerisation process, an aqueous dispersion composite was obtained after mixing and stirring at the temperature of 60 degree C for 60 minutes.

As in the Example 1, the mixture of 100 parts of the obtained aqueous dispersion composite and 0.9 parts of 28 % ammonium water solution was applied on a dusted window pane and dried and removed. The result is shown in the chart 1.

Chart 1 Results of Example 1 and Comparative example 1

Time lapse Drying Condition Example Drying Condition		Example 1		Comparative example 1		
		immediately 3 days after after drying (same temp.)		immediately 3 days after after drying drying (Same temp.		
5°C×12 Hours	5°C	0	0	0	0	
20°C x 3 Hours	20°C	0	0	0	Δ	
40°c × 1 Hour	40°C	0	0	Δ	×	

0: Glass surface is cleaned without tearing a film.

A: Filmis partially torn. Glass surface is cleaned.

X: Film is easily torn. Glass surface is difficult to clean.

Example 2

Using the same kind of a glass flask used in the Example 1, we conducted a nitrogen replacement by adding 135.6 parts of deionized water. After raising the temperature to 50 degree C, we combined 48.0 parts of the mixture which consists of 11.5 parts of methacrylic acid methyl and 36.5 parts of acrylic acid butyl (the

glass transitional temperature of a polymer obtained by the polymerization of the mixture is -32 degree C), and the unsaturated monomer emulsion dispersion liquid which was obtained by mixing and stirring 0.48 parts of dodecylbenzene sulfonic acid sodium, 1.92 parts of polyoxyethylenenonylphenyl ether, and 160 parts of deionized water. After we stirred the mixture for 10 minutes, we began the polymerization process by adding 5 parts of 20 % persulfuric acid ammonium solution and 1.5 parts of 10 % sulphite hydrogen sodium solution. 20 minutes after the initial polymerization had begun, we obtained an unsaturated monomer emulsion dispersion liquid by combining 49.0 parts of the mixture consisting of 17.8 parts of methacrylic acid methyl and 31.2 parts of acrylic acid butyl (the glass transitional temperature of a polymer obtained by the polymerization of the mixture is -17 degree C), and 0.49 parts of dodecylbenzene sulfonic acid sodium, 1.96 parts of polyoxyethylenenonylphenyl ether and 163 parts of deionized water. Keeping the temperature at 60 degree C, we added 15 parts of 10 % sulphite hydrogen sodium solution continuously for 10 minutes. After 10 minutes of polymerization at 60 degree C, we further continued polymerisation by adding consecutively 15 parts of 10 % sulphite hydrogen sodium solution and an unsaturated monomer emulsion dispersion liquid obtained by mixing and stirring 48.0 parts of a mixture of 26.0 parts of methacrylic acid methyl and 22.0 parts of acrylic acid butyl (the glass transitional temperature of a polymer obtained by the polymerization of the mixture is 8 degree C), 0.48 parts of dodecylbenzene sulfonic acid

sodium, 1.92 parts of polyoxyethylenenonylphenyl ether and 16.0 parts of deionized water at the temperature of 60 degree C for 40 minutes. After 10 minutes of mixing and stirring at 60 degree C, we obtained an unsaturated monomer emulsion dispersion liquid by mixing 55.0 parts of the mixture of 35.7 parts of methacrylic acid methyl and 19.3 parts of acrylic acid butyl (the glass transitional temperature of a polymer obtained by the polymerization of the mixture is 26 degree C), and 0.55 parts of dodecylbenzene sulfonic acid sodium, 220 parts of polyoxyethylenenonylphenyl ether and 18.3 parts of deionized water. Keeping the temperature at 60 degree C, we added ---- parts of 10 % sulphite hydrogen sodium solution continuously for 10 minutes and continued polymerization. After mixing and stirring for 60 minutes at the temperature of 50 degree C, we obtained an aqueous dispersion composite.

5 parts of 10 % sodium hydroxide solution and 5 parts of butyl cellosolve as a ----- as well as cleaning facilitator and 3 % hydroxyethyl cellulose solution as a adhesive power enhancer were also added to 100 parts of an aqueous dispersion composite. The obtained aqueous dispersion composite was applied with a roller to a stainless steel board stained with oil and carbide for having being placed around a kitchen stove. The drying and removal were conducted under the same conditions as shown in the chart 1 of the Example 1. In all cases, the stain was easily and completely removed together with the composite. The conditions and results are shown in the chart 2.

Comparative example 2

276.6 parts of unsaturated monomer emulsion dispersion liquid was obtained by equally mixing and stirring all the unsaturated monomers listed in the Example 2, an emulsifier, and deionized water, i.e., 91 parts of methacrylic acid methyl, 109 parts of acrylic acid butyl, 2 parts of dodecylbenzene sulfonic acid sodium, 8 parts of polyoxyethylenenonylphenyl ether, and 66.6 parts of deionized water.

In the same kind of glass flask used in the Example 2, 135.6 parts of deionized water was inserted and nitrogen replacement was At the temperature of 50 degree C, 27.7 out of 276.6 mentioned unsaturated monomer parts the above dispersion liquid was added and mixed and stirred for 10 minutes. Subsequently, we proceeded the polymerization process upon adding 5 parts of 20 % persulfuric acid ammonium solution and 0.6 parts of 10 % sulphite hydrogen sodium solution. After 20 minutes into the polymerization process, the remaining 248.9 parts of the above mentioned unsaturated monomer emulsion dispersion liquid and 5.4 parts of 10 % sulphite hydrogen sodium solution were added and polymerized for 180 minutes at the temperature of 60 degree C. aqueous dispersion composite was obtained upon completion of polymerization process after continuously mixing and stirring for 60 minutes at the temperature of 60 degree C.

Under the same condition in the Example 2, after a butyl cellosolve and hydroxyethyl cellulose solution were added, the aqueous dispersion composite was applied on the stained stainless steel board which had been placed around the kitchen stove with a

roller. The resulted are shown in the following chart 2.

Chart 2 Results of Example 2 and Comparative example 2

· · ·	Xample	Exampl	e 2	Comparative example 2		
Drying temp ar condition	me lapse temoval	immediately after drying	3 days after drying (Same temp,)	atter	3 days after drying (Same temp.)	
5°CX 12 hours	` -	0	0	X filmfragile	x film fragile	
20°C x 3 hours	20°C	0	0	0	Δ	
40°C × 1 hour	40°C	0	0	Δ	×	

O: Stailess steel surface is cleaned without tearing a film.

D: Film is partially torn. Stainless Steel Surface is cleaned.

X: Film is easily torn. Stainless steel surface is difficult to clean.

004158240 WPI Acc No: 84-303779/49

XRAM Acc No: C84-129463

Cleaning surface of material by applying film-forming aq. dispersion

compsn., drying and peeling off film

Patent Assignee: (JAPC) NIPPON SHOKUBAI KAGAKU

Patent Family:

CC Number Kind Date Week

JP 59189200 A 841026 8449 (Basic)

JP 88040480 B 880811 8836

Priority Data (CC No Date): JP 8362265 (830411)

Abstract (Basic): JP 59189200

Process comprises (a) applying a film aq. dispersion compsn. on the surface of the material, (b) forming drying the compsn.; and (c) peeling off the pbtd. continuous film together with staining material adhered to the surface of the material.

Aq. dispersion compsn. comprises (a) aq. dispersion prepd. by the consecutive emulsion polymerisation of at least 2 radically polymerisable unsatd. monomer by selecting the monomers such that the difference between the max. Tg and the min Tg of polymers obtd. by polymerising each monomer alone is at least 30 deg.C; (b) a mixture of at least 2 aq. dispersions obtd. each by the emulsion polymerisation of at least 2 radically polymerisable unsatd. monomers where the difference between the max. Tg and the min Tg of polymers contained in each aq. dispersion is at least 30 deg.C, or (c) an aq. dispersion obtd. by mixing the aq. dispersion (a) and (b).

Suitable unsatd. monomers include aliphatic unsatd. hydrocarbons such as ethylene, butadiene, etc., aromatic unsatd. hydrocarbons, such as styrene, divinyl benzene, etc., unsatd. carboxylic acids or their esters such as acrylic acid, maleic acid, or their esters, vinyl acetate, or other vinyl esters, allyl alcohol and its organic acid esters unsatd. nitriles such as acrylonitrole, vinyl ethers, etc.

USE/ADVANTAGE - Continuous film obtd. by applying the prod. to the surface of a material (e.g. glass plate) has superior adhesive property to staining materials and simultaneously a moderate peelability from the surface of the material to be cleaned. The peeling strength of the film is maintained at almost a fixed value for a range of time from film-formation up to peeling. The strength of the film is held sufficiently high without deterioration of its moderate softness. @(6pp Dwg.No.0/0)@

(JP) 日本国特許庁 (JP)

即特許出類公開

(A) 公開特許公報(A)

昭59—189200

6) Int. Cl.3 C 11 D 17/00

識別記号

庁内整理番号 6660-4H 43公開 昭和59年(1984)10月26日

発明の数 1 審査請求 未請求

(全 6 頁)

❸物体表面の清浄化法

②特

图58-62265

顧 昭58(1983)4月11日

砂発 明·者 滝山慶一

吹田市青山台1丁目2番C19棟

101号

砂発 明 者 中川浩夫

茨木市高田町5番13号

砂発 明 者 馬場明和

茨木市藤の里1丁目8番511号

⑪出 願 人 日本触媒化学工業株式会社

大阪市東区高麗橋5丁目1番地

79代理人山口剛男

明 40

1. 克明公名数

物体表面の治療化法

- 2. 特許訓承の範囲
 - 1. 物体表面化皮膜形成可能な水性分散体粗成物を患者,乾燥し、得られた連旋皮膜を刺離して物体表面に付着している汚れ物質を同伴深去するにあたり、数水性分散体が下配(a),(b) および(c) 項に示した水性分散体のうちのいずれかを主成分とするものであることを符籤とする物体表面の静浄化法。

(足)

- (a) ラジカル取合可能な不動和単最体の1幅 または2種以上からなる単具作成分の2個 以上を確次乳化取合させたものであつて、 設単原体成分のそれぞれを取合させた場合 に付られる取合体のガラス気材温度のうち 製品のものと数数のものとの差が30℃以上である水性分散体。
- (b) ラジカル政合可能な不能相求解体の主機

または 2 程以上を乳化重合して得た水性分散体の 2 程以上を混合したものであつて、 該水性分散体のそれぞれに含まれる履合体のガラス 転移温度のうち般高のものと 紋供のものとの差が 3 0 で以上である混合系の水性分散体。

- (c) (a) 関で示した水性分散体と(b) 項で示した 混合系の水性分散体とを混合して得られる。 水性分散体。
- 3. 発明の群紀な説明

本発明に、汚れ物質が付着した物体表面を清浄 にする方法に関するものである。

西れちもの付着した物体、例えば窓ガラスなどのガラスを応に付着した順界などを除去する場合、従来の方法では水洗い、洗剤洗いあるいは溶剤 洗いなどを行ない、その後端巾拭き、低拭きなどの操作を行なつてガラスを面を清浄化しているが、この方法では使用にもわたつて同じ操作を超水さなければ、再れ物容および試き跡を完全に除失することは暗幅であり、多くの労力を費やしている

1909359-189200(2)

のが単道である。

本出組人は、丹れ物質の付着した物体表面を消 浄化するに取して、従来決の領領な操作を繰出し たり、多くの労力を関することなく、一挙に、し かも簡単な操作で、しかも短時のうちに行なうべ く物体投資の治浄化方法として、物体表面に形成 せしめたa・メーエテレン性不動和単分体の1種 または2個以上を取合して得られる特定の熱可厄 性重合体を主成分とする皮質を、単に脊圧すると いう方法(特公昭 5.7 - 5.8.9.9.9.)を開発し、提案 した。しかし、その後の研究により設方法を実施 する頃、場合によつては若干の不都合な点を生じ 得ることが明らかになつた。かかる不屈合ななとは、 例えば数方法による皮質を比較的長時間後に剥飛 する縣、利料抵抗が若干大きくなることがあるこ と、刺激する説の皮膜の温度の高低によつて皮膜 が柔軟すぎたり、若干難くなることがあること等 である。

本発明者らは、放方法におけるかかる不認合な 近を解消すべく観象検討の結果、本発明を完成す るに負つた。

即ち本苑明は、物体表面に皮膜形皮可能な水性分数体組成物を依着・乾燥し、得られた連段皮膚を測量して物体表面に付着している方れ物質を同体験出するにあたり、緑水性分散体が下記(a)。(b) はよび(c) 強に示した水性分散体のうちのいずれかを主度分とするものであることを特殊とする物体表面の海池化生に思するものである。

(紀)

- (a) ラジカル配合可能な不動和単数体の1 程または2 限以上からなる単数体成分の2 憩以上を送 次乳化配合させたものであつて、 後単量化成分 のそれぞれを承合させた場合に符られる配合体 のガラス転移徴度のうち最高のものと疑低のも のとの差が3 0 で以上である水性分散体。
- (b) ラジカル原合可能な不動和単晶体の1 程または 2 限以上を乳化原合して得た水性分散体の2 解以上を混合したものであつて、故水性分散体のでのそれぞれに含まれる食合体のガラス 年移設度のうち 数高のものと競性のものとの糸が3 0 で以上である混合系の水性分散体。
- (c) (a) 項で示した水性分散体と(b) 項で示した配合 系の水性分散体とを混合して得られる水性分散 体。

水運明で用いられる水性分散体制成物は、開 刻の通り水性分散体(a)、水性分散体(b)および水 性分数体(c)のいずれかを主成分とするものである。 水性分散体(a)で云う単量体成分とは、ラジカル取合可能な不管和単量体の1種主力は2種以上の混合物である。そして、水性分散体(a)の中でも特に好ましいのは、最高のガラスを移進度のの対ラスを移進度の取合体が得られるが散体成分とが、全単版体度分の合計量に対して、いずれもが10収置まじ上である場合である。

尚、本明朝的で云うガラス転移造度は、次の一 数式で示されるものである。

$$Tg = \frac{1}{\sum_{i=1}^{n} W_{i}}$$

但し、 Tg: 共通合体のガラス転移道度("K)

Will 特限合体を構成する各不然が単環体の函量 分類

「RII 共和分体を構成する各不飽和如量体の単独 の分体のガラス転移設度(°K)

n: 使用する不動和単量体の扱

1100459-189200(3)

◆毎別に終て、水性分散体(a),(b) または(d) に使用し行る不敢和単数体としては、例えばエチ レン。アタジェン等の動助劇不利和製化水業額; 塩化ビニル等の動動製不飽和設化水震劇のハロゲ ン世族体;ステレン。リビュルベンゼン的の労働 製不取和炭化水煮粕;アクリル酸、メタタリル漿 ,マレイン放布の不釣和カルメン奈及びそれらの エステル別、酢酸ピニル特のピニルエステル別; ピュルエーテルな:アリルアルコール及びその各 組有機酸とのエステル似や各型アルコールとのエ ーテル類:アクリロニトリル袋の不敢和シアン化 合物等を挙げることができ、これらの群から遊は れる1種または2種以上を使用することができる が、これら不均和単章体の中ではα。β・エチレ ン作不慎和単微体を用いることが好ましい。更に 好ましくは、使用するα、β-エチレン性不動和 推薦体が不顧相差以外の反応体格を有しないもの であり、特にアクリルはエステル頭。メタクリル 使エステル烈,アクリロニトリルおよびメタクリ ロニトリルから遊ばれる1輪または2世以上を、

使用する全不能和単単体に対して 8 0 東景 5 以). 使用することが舒ましい。

本項別に於る水性分數体 (a),(b) または (c) か 得る乳化混合には、従来公知の乳化剤を用いるこ とができる。例えば除イオン性乳化剤として脂肪 彼地、高級アルコール競技エステル堆、アルキル ベンゼンスルホン仕場。アルキルナフタレンスル ホン暦塩。ナフタレンスルホン使ホルマリン紹介 物。ジアルキルスルキコハク僚エステル塩。ポリ オキシエチレンアルキルスルホコハク間モノエス テル塩。ポリオキシエチレンアルキル負債エステ ル塩、ポリオキシエチレンアルキルアリール競技 エステル 塩,ポリオキシエチレンアルキルリン 餅エ ステル塩等;非イオン性乳化剤としてポリオキシ エチシンアルキルエーテル 。 ポリオキシエチレン アルキルアリールエーテル 。 ポリオキシエチレン 扇筋膜エステル。ソルピタン脂肪酸エステル。ポ りォキシエチレンソルピタン衝筋仕エステル。オ キシェチレンオキシプロピレンプロック共産合体 ,匹勢放モノグリセライド等を挙げることができ

る。そしてかかる乳化剤の群から減ばれた1種生たは2種以上を有効化使用することができ、その使用剤は全不釣和単原体に対して 0.1~1 0 所針系の適用とするのが好ましい。尚、必要に応じ保育コロイド類を単独又は乳化剤と共に使用することもでき、更に、場合によつてはこれら乳化剤や保持コロイド類を全く使用せずに近合体水作分散炎を得ることもできる。

とがてきる。

我化重合の温度は、不飽和堆積体の開墾や組成及び配合設証の政験等により過度選択されるが、 登宮 0~100 C の週期である。

我化系合時の水の景は、過程不動和単原体 100 点量器に対し 300~50 電風器の比率である。

水性分散化 (a),(b) あるいは (c) はそのままで、あるいは必要に応じて塩基や酸からなる 叫 調節 何を意図して 叫を任意の範囲に舞節した後に、それ 減速で、 あるいは他の成分と混合して 本発明の 水性分散体質 成物として 有効に使用することができる。

水性分散体(a),(b) あるいに(c) の他に水性分 耐体制度物の成分として用いられるものとしては、 例えば、水性分散体(a),(b) および(c) 以外の水 性分散体;アルカリ高;除イオン性、非イオン性 あるいは耐性イオン性の界価品性間;ジクロロメ メン、トリクロロエタン、トリクロロエチレン等 のも野性溶出;アルコール型、グリコール型、デ リコールエーテル型等の水溶性溶剤あるいは他の

1964059-189200(4)

行機市所;培納所;クレ防止消;流れ政治所;可 短所;助鎮所;州池州;通路所;置列あるいは協 料準を行動に使用することができる。

本発明の方法によりかかる作用効果が得られる 理由については、筋定することはできないが、水 -性分散体組成物の主成分である水性分数体(a), (b) あるいは (c) が特定のものであることから、 初られる皮質を成す組合体の便動性が適当性に利却され、対象低抗が皮積形成態の時間によって変化せず、また比較的致影下においても充分に適助し得る混合体が存在しかつ比較的高温下においても 高い異体力を有する成合体が存在するため広い最 度地距にわたつて皮膜が適度の素軟性と引張り他 致とを保ち得ることによるものと推察される。

次に実施例をあげて本発明を見に具体的に説明するが、本発明はこれらの実施例に限定されるものではない。 尚、実施例及び比較例中の部は展見部を示し、まは成量をを示すものとする。 ※ 宏例 1

まず以下に示す?機能の不釣和単量体配合物を 前端した。()内には当典配合物の共乗合によつ つて得られる取合体のガラス転移温度の計算値を 示す。

④: アクリル領エチル単独 1 0 記 (-22で)
⑤: アクリル筒エチル 1 4.5 配とアクリロニトリル 0.5 部 計15.0 部(-19で)

①:アクリル段エチル13.9年とアクリロニトリル

1.1 紀 計15.0 記(-15.6 ℃)

①: フクリル放エチル 132品とアクリロニトリル 1.8部 計15.0部(-11.6で)

取: アクリル酸エチル 124年とアクリロニトリル 2.6祭 計15.0祭(-6.7℃)

①: アクリル検エチル 11.3部とアクリロニトリル 3.7部 計15.0部(-0.2で)

③: アクリル後エチル 9.9 配とアクリロニトリル 5.1 部 計15.0 部(9.7℃)

機作機、温度計、幾下ロート、窓裏ガス吹込口及び選流給却器を備えたガラス致フラスコに就イオン水104.5 節およびボリオキシエチ・レンニルフェニル敬語エステルアンモニウム塩3.6 部を住込み、容潔的後を行つた。ついで50℃に料温し、上配の不飽和単氧体®を添加して50℃に利温し、上配の存飽和単氧体®を添加して50℃で10分間混合機件を行つた後、過致機プンモニウムの203水溶散3.0 能および運動機水率ナトリウムの53水溶液0.6 部を添加して取合を関始させた。

現存が開始してから10分後より、反応温度を 60℃を採りながら上記の不動和単血体混合物® 、⑤、⑤、⑥、⑥、⑥および⑥をこの私にそれぞれ25分割ずつ連載的に添加し、この周150分にわたり前時に連載設水ギナトリウムの56水溶棄54部を連続的に添加して乳化適合を進行させた。ついで60℃で60分削混合機件を続けて重合を完結させ、水強分散体を得た。

事うれた水性分散体 100 新に対し 28 7 7 2 モニア水 0.9 産を加えて PII を 9 と した ものを水 性分散体結成的として、 牌、美の行道した 窓ガラスボローラーで表面し、 及 1 に示す権 4 の 条件下で必要および選起を行つた。いずれの場合も皮証が送近するようなことになく、 容易に刺繍できるが ラスポスティ だけしており、くもりのない 連停なガラスポガラのれた。

比较频1

安治的 1 で用いたのと同じガラス都フラスコに 記すイン水 1045年およびポリオキシエチレンノニ ルフェニス 最後エステルアンモニウム 塩36 無を 仕込み、琴よ行後を打つた。ついで 5 0 でに 程温

11004359-189200(5)

表1 安徽州(および北京州)における4. 俗名政治者

The state of			*	A 7 1	比較別		
	短 使 發 条件	さでの 時間 の温度	初始後	(日本3日後 (4日本1度 (2月日度)		(超過程) : (超過程度	
	5℃×12 開始	3 %	0	0	Ó	O	
	20℃×3 結晶	200	0	0	0	. م	
	40℃×1 場間	40℃	0	0	د،	×	

- 1. 支援が破断することなく容易に全面を剝離でき、ガラス板が保存になる。
- △:皮質が一部設所する。 剝離された部分の ガラス板は信停。
- ×:皮質が破断し易く、軽率が困難。

非光色 2

実施例1 で用いたのと同様のガラス製フラスコ に脱イオン水135.6部を仕込み、資本風決を行つ た。ついで 5 0 でに昇退し、メタクリル酸メチル 11.5 配とアクリル線ブチル 3 6.5 紀との進合物(この混合物の共虚合により得られる風容体レカラ

し、実施例1で使用したすべての不能和単量体を 的一に混合して得た不飽和単原体混合物100mの う510mを推加し、50でで10分間混合機作 を行つた後、過機機アンキュウムの20分水溶液 30部および亜銭機ナトリウムの5分水溶液 0.6 部を添加して収合を開始させた。

進合が開始してから 1 0 分後より反応温度を60 でに保ちながら上記の不飽和単層体混合物の幾り 9 0 形および亜酸除水素ナトリウムの 5 5 水溶液 5. 4 部を連続的に添加して乳化組合を進行させた。 ついで 6 0 でで 6 0 分間混合機体を続けて取合を 完結させ、水性分散体を得た。

得られた水性分散体 100 部に対し 2 5 % アンモニア水 0.9 部を加えて pH を 9 と した ものを 水性分散体 組成物として、実施例 1 の場合と同様に、海、塗の付着した窓ガラスに動布し、乾燥させて利益性を耐べた。評価結果を表 1 に示す。

ス 転 移 準 度 の 計 製 前 は - 3 2 ℃) 4 8 0 死 ビ ドデシル コンピンスルルン形テトリッム U.4 b AL ポリオキ シェチレンノニルフェニルエーテル 1.92広台よび 脱イオン水160部を加えて慢体な合することによ つて得た不能和単版体乳化分散液を添加し、50℃ で10分間混合遺標を行つた。その数、過転位で ンモニウムの20%水溶液5届と亜鉛酸水出ナト リウムの10ま水溶液15配とを添加して重合を 開始させた。直合が開始してから20分後より、 メタクリル限メチル17.6然とアクリル形プチル 3.1.2年との混合物(この混合物の共産会により提 られる最合体のガラス駅移程度の計算性は-1.7C) 4 9.0 紙化ドデシルベンゼンスルホンオナトリウム 0.49 熱 、ポリオキシエナレンノニルフェニルエ・テル 1.96間および見イオン水163度を超えて優洋混合 することによって初た不動和単量体単化分影がお よび■脱離水戸ナトリウムの10%水が改15ボ か、反応温度を60℃に移りながらそれぞれも0 分に重わたり連放的には加して光也重合を訪れる せた。ついでもOCT10分け不自内にかんけた

後、メタクリル 蘇メチル 26.0 配とアクリル外ブナ ル 2 12 0 広とい記台書しこの進台表の共成台により 母られる雇会体のガラス保管施設の計算新に8で) 480並にドデシルペンゼンスルホン白ナトリウム 0.48 記,ポリマキシエチレンノニルフエニルエ テル 1.92 流および転イオン水 1 6.0 煎を加えて境 評議音することによつてほた不超相単層体乳化分 放放及び延慢症水盛ナトリウムの10万水溶板 1.5 星々、以脳温度を60℃にほちながらそれぞ 110分にわたり連載的に応加して収合を進行さ せた。ついで60℃で10分間進合機律を競けた ゼ、メナクリル版メチル 3 5.7 乱とアクリル魚ブ ナル 1933記との遅合物(この混合物の共成合化は りゅうれた自合体のガラス磁を温度の計算領は 26℃) 55.0 売にトテシルペンセンスルホン 無 ナと:マムロ55ん。 ポリオキシエチレンノニルフ エニルエーテルに2つ 乱および 施イオン 水18.3 荒 が加えて混合資料することによつて物た不顧和単 新作品化分数最高过去或能求表ナトリウムの10% かかっしゅかど、父心温度を60℃はほちながら

14DM159-189200(8)

を助…に現合機能して形皮や紅和単的体質のつう。 は、 切ら メタクリル間メナルを1 筋、 1 ・のっぱ ブナル 10 8 備、ドアシルベンゼンスルルン等・ト リクム 2 成、ポリスキシエナレンノニルノニニル エーナル 8 成 および配くオン水の6 8 形からなるト 低 4 単 版 4 代 が 6 枚 8 7 8 8 形を 解 割 した。

当協例 2 で用いたのと同様のガラス製フラノー
に脱イオン水 1 3 5.6 簡を仕込み、緊張関係を行つ
た。ついで 5 0 でに非常し、上紀に示した不適和
小額体乳化分散液 2 7 6.6 篇の内 2 7.7 部を移掘し、
5 0 でで 1 0 分間混合連件を行つた。その後、終 はピアンモニウムの 2 0 5 水前液 5 部と近級ので、終 はピアンモニウムの 2 0 5 水前液 5 部と近級ので、終 はピアンモニウムの 2 0 5 水前液 5 部と近級ので、終 はから 2 0 分の 1 0 5 水溶液 0.6 部を終加してから 2 4 8.9 部 および亜酸使水素ナトリウムの 1 0 5 水溶液 5 4 部と、反応温度を 6 0 でにはちながら、た れぞれ 1 8 0 分にわたり連紋的に添加して乳化で 合を進行させた。ついで 6 0 でで 6 0 分間現合で 件を続けて塩合を完新させ、水化分配体を得た。

されぞれもの分にわたり 高級的に非知して収合を 進行ませた。ついでも00でも0分間総合度学を 続けて環合を対断させ、末独分数体を形た。

実施例 2 で水能分数体を調査するために用いたすべての不知用値段体、流化関および関イオンオ

得られた水性分散体を、実施例2 において示したのと同じ条件でブチルセロソルブおよびヒドロキシエチルセルロースを添加し、水性分散体制成物となし、実施例2の場合と同じく網房の周囲に設定されて高声にで設化汚れの付着したステンレス製機板にローラーを用いて塗布し、表2 に示した策略および刺躍条件で評価試験を行つた。

新朵を安2にまとめる。

表2. 実施例2および比較例2における評価 試験結果

(F)		堪應例 2		比较多 2	
列度	の当间	免機損侵	乾燥3日後 (乾燥温度 で放置)	t Newnte I	成像 3日 頃 (乾燥温度 (で放置)
5 ℃×1 2 時間	5 °C	0	0	(成功)	(皮)(数)
20℃×3時期	20°C	O	0	0	۵
4 0 C × 1 15/00)	4 0 C	O	Ö	Δ	*

- ①:境機が破断することなく容易に全面を制機でき、ステンレス 面が健康になる。
- ○:皮膜が一部破断する。劉確された個分のステンレス派は**病**療。
- > 1投場が破削しあく制度が困難。